PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

52-100365

(43) Date of publication of application: 23.08.1977

(51)Int.CI.

B01D 53/34

// B01J 8/02

B01J 23/40

(21)Application number: 51-017037 (71)Applicant: RICOH CO LTD

(22)Date of filing:

20.02.1976 (72)Inventor: IIYAMA KIYOTAKA

IIYAMA KIYOTAKA MATSUI TAKESHI

HIGETA SHIGERU WATANABE HIDEO TAKAHASHI NORIHISA

(54) DECOMPOSITION OF AMMONIA GAS

(57)Abstract:

PURPOSE: To decrease NOx formation in the decomposition of ammonia gas by use of a catalyst layer containing particles of catalyst and catalytically inactive material.

19日本国特許庁

公開特許公報

①特許出願公開

昭52-100365

①Int. Cl². 識別記号 B 01 D 53/34 // 1 I 1 B 01 J 8/02

B 01 J 23/40

②日本分類 13(7) A 11 13(7) C 31 13(9) G 33

庁内整理番号 7305—4A 6639—4A 6703—4A ❸公開 昭和52年(1977)8月23日

発明の数 1 審査請求 未請求

(全 3 頁)

砂アンモニアガス分解方法

②特 願 昭51-17037

②出 願 昭51(1976)2月20日

②発 明 者 飯山清高

同

東京都大田区中馬込1丁目3番 6号株式会社リコー内

松井猛

東京都大田区中馬込1丁目3番

6号株式会社リコー内

同 日下田茂

東京都大田区中馬込1丁目3番

6号株式会社リコー内

心発 明 者 渡辺秀夫

東京都大田区中馬込1丁目3番

6号株式会社リコー内

同 高橋典久

東京都大田区中馬込1丁目3番

6号株式会社リコー内

⑪出 願 人 株式会社リコー

東京都大田区中馬込1丁目3番

6号

邳代 理 人 弁理士 星野恒司

明細書

発明の名称 アンモニアガス分解方法 特許請求の範囲

アンモニアガス分解用の触媒と触媒として不活性の物質の粒状物との混合物からなる 蛙蝶層を通して、アンモニアガスを含有する酸素含有ガスを通過せしめることを特徴とするアンモニアガス分解方法。

発明の詳細を説明

本発明はアンモニアガスの分解方法に関する。 さらに詳しくいえば触媒を用いてアンモニアガス を分解する場合に、アンモニアガス分解用の 触媒 と、触媒として不活性の物質の粒状物との混合物 からなる触媒 層を通してアンモニアガスを含有す る酸素含有ガスを通過せしめることを特敵とする アンモニアガス分解方法に関する。

酸素含有ガス例名は空気の中に含有されているアンモニアガスを分解するのに触媒が用いられ、 との態葉として白金、ロジウムあるいは白金ーロ ジウム合金を主成分とする金属が用いられ、このようなような金属が担体例をば直径2mm~10mmのような、デーアルミナ、シリカ、ゼオライト、ることに担持されて用いられるとと用いたである。またこのには、上記の性はのような特別である。なが、上記の性にあり、この性はないにあってと、一方がスを全点を通過としまりとことを見知の進りである。

しかしながら上記のような方法によつてアンモニアガスを分解しようとすると、アンモニアガスの燃焼による発熱量が 76.2 kcal/mol であつてて がスめて大きいために、 6~10 まのアンモニアガスを含有しているような空気の場合には、触覚者の温度が 30c C以上あるいは 400 C近くにまで 少星度が 50c C以上あるいは 400 C近くにまで 多くになっために、 窒素酸化物すなわち NOy が多くに生成され、アンモニアガスを塗集と水とにまで 分解するという目的は達成できない。上記の急度

特別昭52-100365(2)

は、触媒層を外部 より冷却することによつて、ある程度は低下せしめることはできるが、十分に目的を達成すること ができない。以下図面を参照して説明する。

第1図はアンモニアガス分解装置であり、外径 6 cmを有し、内径 3 cmの中空の円筒である。円筒 にはアンモニアガス含有空気を送り込むための入 口」があり、円筒の中には、例えば直径4~6㎜ の 7-アルミナの球体に 0.5 %の白金を担持した 球状の触媒2が約24cmの厚さで充填され、約500 ccの容機の触媒層3を形成している。あらかじ め約230℃に加熱された4%のアンモニアガス含 有空気を入口1より毎分100~の量で送り込むと 空間速度 (SV) は 12.000 hr⁻¹、線速度 (LV) は C. 67 m/sec である。入口1より送り込まれたアン モニアガス含有空気は触媒の作用を受けた後、円 筒の下方から排出される。上記円筒は、外部およ び中空の部分に室温の空気を送つて冷却されてい るのであるが、アンモニアガス含有空気の、触媒 層中での温度は最高 395 ℃に達し、円筒の出口に おける温度も約300℃であり、出口から非出される空気中のアンモニアガスの複変は20 ppm、NOxの濃度は3,500 ppmであつた。

本発明者らは、上記のような触媒層を用いてアンモニアガスを分解する場合に、触媒として下活性の物質の粒状物を、触媒と共存せしめた触媒層を用いることによつてNoxの生成を極めて少なくして、アンモニアガスを分響しうることを発見した。本発明はこの意見に集づくものであり、以下本発明を説明する。

上記と同じ直径4~6mmの r-Tルミナの 球体に 0.5 %の白金を担持した球状の 無葉1 重量 間に 対して、白金を担持した球状の 無葉1 重量 間に ない上記 r-Tルミナ の球体を1 重量 部の割合で混ぜ合せ、この混合物で将2 図に示すように、第1 図に示したアンモニア分解 装置と同じまうに約 250 で に加熱した、4 % で、上記と同じように約 250 で に加熱した、4 % のアンモニアガスを含有する 空気を入口1より 毎 分100 との 最で送り込むと空間速度は 6,000 hr⁻¹

であり、線速度は 0.67m/sec である。この場合、アンモニアガス含有空気の触媒層中での温度は295℃であり、装置の下方から排出される空気の温度は約 250℃であり、その空気中に含有されるアンモニアガスの濃度は 25 ppm, NOx の濃度は160 ppmであつた。本発明の方法によれば、NOxの生成を極めて少くしてアンモニアガスを分解せしめることができる。

上記の r-アルミナ担体の代 b に、担体として炭化ケイ素を用いた以外はすべて同じ条件でアンモニアガスの分解を行つた。 すなわち直径約 5 年の炭化ケイ素の球体に、 0.5 5 の白金を担持せしめた触媒と上記の炭化ケイ素の球体との混合物を用いたのであるが、 この場合に装置の下方から排出される 空気中のアンモニアガスの濃度は 25 ppm, NCx の濃度は 15 J ppm であつた。

上記のようにアンモニアガス分解用の触媒化対して触媒として不活性の粒状物質を加えた触媒層を用いることによつて NOx の生成を少くしてアンモニアガスを分解しうるのであるが、触薬として

第1図および第2図に示したアンモニアガス分解装置を、既述したようにして外部から冷却しながら、この装置に、あらかじめ230℃に加熱した空気を、毎分100℃の量で送り込んだ場合の、装置内の各位量における空気の星度を、参考までに

図面の簡単な説明

第1図および第2図は、アンモニアガス分解装置に、触媒層を設けたことを示す、上記装置の断面図であり、第3図は上記各装置に空気またはアンモニアガス含有空気を送り込んだ場合の、装置内での各位置における空気の温度を示す曲線の図である。

